# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

56-065621

(43) Date of publication of application: 03.06.1981

(51)Int.CI.

B01D 53/36

B01D 53/34

(21)Application number: 54-142930 (71)Applicant: TOYOTA MOTOR CORP

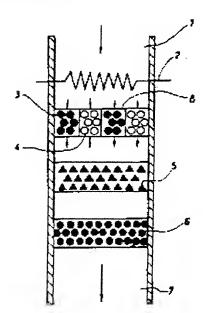
KIYATARAA KOGYO KK

(22)Date of filing:

05.11.1979 (72)Inventor: OKADA YASUO

MATSUBARA EIKICHI YAMAUCHI YASUHITO MIKAOKA NOBUYUKI SUZUKI YASUSHI **SUMIDA KENJI** 

## (54) PURIFIER OF AMMONIA OR AMMONIA-CONTAINING ORGANIC MIXTURE GAS



(57)Abstract:

PURPOSE: To provide a simple structure offering reduced installation and running costs by installing the first catalytic layer having reaction and nonreaction sections and the second catalystic layer consisting of a reducing catalyst.

CONSTITUTION: A single ammonia or an ammonia-containing organic mixture gas is admitted through the gas inlet 1 and is preheated to the specified temperature in the heating section 2. The preheated gas is passed through the first catalytic layer 8 consisting of an oxidation catalyst 3 and a noncatalyst 4. The gas passed through the oxidation catalyst 3 causes its ammonia content to be reacted with oxygen in the gas and transformed into nitrogen oxides and steam, and an organic gas, if contained, is also oxidized into CO2 and steam. On the

other hand, the gas passed through the noncatalyst 4 passes as it is. Next, the nitrogen oxides and ammonia in the passed gas are decomposed into nitrogen and steam by the action of the reducing catalyst in the second stage catalytic layer 5. The oxidation catalyst 3 and noncatalyst 4 are to be proportioned to obtain the optimal ratio suited to the purpose.

### 19 日本国特許庁 (JP)

10 特許出願公開

## ®公開特許公報(A)

昭56-65621

⑤ Int. Cl.³B 01 D 53/3653/34

識別記号 131 庁内整理番号 7404-4D 7404-4D

③公開 昭和56年(1981)6月3日 発明の数 1 審査請求 未請求

(全 4 頁)

分アンモニア又はアンモニア含有有機混合ガスの浄化装置

②特 願 昭54-142930

②出 願昭54(1979)11月5日

⑩発 明 者 岡田恭夫

豊田市畝部東町川田1番地4号

⑫発 明 者 松原永吉

愛知県愛知郡長久手町岩作早稲

田3番地2

⑫発 明 者 山内康仁

愛知県宝飯郡小坂井町篠東195

番地

②発 明 者 變岡信行

# # \*

### 1発男の名称

アンモニア又はアンモニア含有有機混合ガス の許化装置

### 2.特許請求の範囲

アンモニア又はアンモニア含有有機混合ガス の流れの方向にそつて、原次禁犯ガスを所定選 変まで加熱する解熱部と、アンモニアを登ま設 化物に酸化する酸化触縦部とアンモニアをその まま遥過させる非触縦部とを一定の比率で有す る第1触縦層と、窒素酸化物とアンモニアより 窒素を生成させる還元触縦からなる第2触縦層 とを有することを特徴とするアンモニア又はア ンモニア含有有機混合ガスの浄化装置。

### 3.発明の弊無な説明

本発明はアンモニア又はアンモニア含有有機 混合ガスの浄化装置长衡するものである。

従来、アンモニア又はアンモニアを含む有機 混合ガスを浄化する方法としては、始めに白金 静岡県小笠郡大東町大阪1947番 4号

@発 明 者 鈴木康司

静岡県小笠郡浜岡町合戸13626

番地

仍発 明 者 隅田健二

静岡県小笠郡大東町大坂680

⑪出 願 人 トヨタ自動車工業株式会社

豊田市トヨタ町1番地

⑪出 願 人 キャタラー工業株式会社

静岡県小笠郡大東町千浜7800番

地

個代 理 人 弁理士 萼優美

外1名

等の酸化放展層に混合ガスを通過させて、有機 成分ガスを二酸化炭素と水蒸気等に変化させて 無害化するとともに、アンモニアは次式(j):

 $a \cdot NH_2 + b \cdot O_3 \rightarrow C \cdot NO_X + d \cdot H_3O$  (j)

で表わされる酸化反応で窒素酸化物と水蒸気に変化させ、次にこの窒素酸化物の濃度及び定量をセンサーにより検知して、それに相応する量のアンモニアを別系統から送り込み、窒素酸化物とアンモニアを混合させ、その混合ガスをセオライト等の量元胺業層に通過させて次式(1):

e・NOx + f・NH<sub>2</sub> → g・N<sub>2</sub> + h・H<sub>2</sub>O (D)
で表わされる量元反応により留素と水薫気に変 えて無客化していた。しかしながら、上配の従 来方法には、別系鉄からアンモニアを送り込む 受験があるため、留素酸化物の濃度かよび健量 を検知するセンサーが必要であること、窒素酸 化物の量に応じてアンモニアを送り込む装置 必要であること、別系鉄からのアンモニアを用 いなければならまいこと、別系鉄から供給する アンモニアの貯蔵容器が必要であること等の選

(1)

特開昭56-65621(2)

という欠点があつた。 本発明は上配の欠点を無決したもので、檻め て構造が単純で、故障が少なく、数備費をよび

由から装置が複雑になりまたコストも高くなる

ランニングコストを低減させりるアンモニア又 はアンモニア含有有機混合ガスの浄化装置を提 供するものである。

本発明の浄化装置は被処理ガスの処理のため に、反応部と非反応部とから構成された触媒層 を有することを特徴とする。

以下、本発明を閉面に従つてさらに詳しく説 明する。

第1題は本発明装置の一実施例を示す説明図 で、図に示すよりに処理すべきアンモニア又は アンモニア含有有機混合ガスの流れの方向に適 当な間隔で順次設けられた、前記被処理ガスを 所定程度まで加熱する加熱部2、第1段触媒層 8かよび第2股触截層5よりたり、被処理ガス に有機ガスが含まれている場合は、上記構成要 素に加えてさらに第3段触媒展6よりなる。第

酸化触媒部3と非触媒部4との最適比率は、下 紀実施例に示すとおり、目的のガスに応じて実 験的に定められる。第2段触媒展5の触媒とし ては例えば、ゼオライト触媒が使用できる。第 3段触媒層6の酸化触媒としては、例えば白金 触載が使用できる。

上記の構成よりなる本発明の浄化装置を使用 するには、先ずアンモニア単独又はアンモニア 含有有機混合ガスをガス流入口1から供給し、 次に加熱部2でガスを340~370℃ に予熱する。 予熱したガスを観化触載部3と非触載部4より たる第1段触媒層8に通すと、酸化触媒部3を 通過したガス中のアンモニアはガス中の酸素と 反応し、前記式(1)に従つて窒素酸化物と水蒸気 に変化し、処理すべきガスが有機ガスを含む場 合はそれらのガスも同様に酸化されて、二酸化 炭素と水蒸気に変化する。一方、触媒化してい ない非触媒部4を通過するガスは何ら変化せず。 ナンモニアのまま、又は有機ガスを含む場合は 有機ガスもそのまま変化せず飛過する。

1 段触薬層 8 は有機ガスを二酸化炭素と水蒸気 に、又アンモニアガスを破素酸化物と水蒸気に 変化させる酸化触媒部3とアンモニア及び有機 ガスをそのまま変化させずに通過させる非触能 部4とからなり、第2段触媒層5はアンモニア と素窒酸化物の混合ガスを窒素と水蒸気に変化 させる還元触継部、第3段触媒展6は第1段で 変化しないでそのまま通過した有機ガスを二酸 化炭素と水蒸気に変化させる酸化無微部からな

加熱部2はいかなる加熱手段によつて構成し てもよいが、電熱ヒータを使用すると都合がよ

酸化触媒部3はアルミナ等よりなる担体に白 金等の触媒成分を担持させた触媒を充模して形 成せしめるとよい。被処理ガスをそのまま通過 させる非触模部4は、単なる通過孔としてもご いが、酸化触媒部3で使用する触媒の担体と同 じものを使用すると、ガスの流速、流量が変化 しないので好ましい。第1食触媒層8に占める (4)

上配により酸化放業部3を通過して得られた 産業酸化物と非無業都4を派遣したアンモニア は、第2段触集層5の量元触集の動きで前記式 個に従つて窒素と水蒸気に分解する。その他の 有機ガスの大部分は第2段無業層5を通過して

第2段触媒層5を通過したガスは、次に約3 段触集層 6 の酸化触糞部に送られる。ガス中の 未処理の有機ガスは酸化触薬の働きで二酸化炭 業と水蒸気に変化する。その他のガス中の成分 は大部分変化しない。

も変化を受けない。

なお、第1段触媒層8において、酸化触媒部 3 を通過してできた監索膜化物と非触媒部 4 を 通過するアンモニアガスとの比が、第1股触媒 **層8に送られてくるガスの茂量によつて変化す** るととを防ぐために、非触媒部4は酸化触媒部 3とほぼ等しい流気抵抗を持つように構成する ととが望ましい。

以下、実施例によつて本発明を詳しく説明す るが、本発明はとれのみに限定されるものでは

ない。

#### 突施例 1

下記の3段の触媒層、すなわち、直径2~3 四の球状のアルミナ担体に白金を付着させた酸 化触鎖部3と白金の付着していない同様のアル ミナ担体を使用した非触線部4とからなる第1 段触媒層8、3~8メッシュの触媒化したゼオ ライトよりなる第2段触媒層5、および直径2 ~3 mの球状のアルミナ担体に白金を付着させ た酸化触媒よりなる第3段触媒層6を有するガ ス种化装置を装造した。

とのようにして製造した浄化装置は、第1股 舷機層8の単位国務当りの元気抵抗が酸化舷線 部3と非舷線都4でほぼ等しくなる。

との浄化装置に、アンモニア1~25、フェノール1400~2800ppm、ホルマリン1000~2000ppmの組成を有するアンモニアと有機成分ガスの混合ガスを、1時間当り5㎡または20㎡の従量でガス流入口1から導入し、ガス排出口7から排出されたガス気流中の窒素酸化物設

(7)

かえれば、導入するガス液量が可成大きく変化してもガスの浄化能力は変わらないことがわかった。なお、上配混合ガスを本実施例の装置に通過させた後の気流中の有機ガス最底は、フェノール 10 ppm、ホルマリン 10 ppmであり、またアンモニアは検出されなかつた。したがつて、この装置はきわめて浄化能力の高いことがわかった。

なお本発明はアンモニア又はアンモニアを含む有機混合ガスの浄化のみならず、本発明と同様の原理で処理できる他のガスの浄化にも適用できることは勿論である。

以上説明したとかり、本発明はアンモニア又はアンモニアを含む有機混合ガスを浄化するために従来不可欠であつた、別系統からのアンモニア導入を行なうことなく、上記有害ガスを浄化して無害化できるガス浄化装置を提供したもので、本発明浄化装置を使用すれば、協業限化物の設度かよび洗量を検知するためのセンサーが不要となり、数センサーにより検知された強

変を測定した。

上記劃定において、第1段触載層8の全ガス 通過断面機にしめる酸化触載部3の面積比を循 々変化させた時のガス排出口7からの排出ガス 中の窒素酸化物療筋の測定結果を第2図に示す。

第2図から明らかなよりに、本発明の装置を 用いることにより塗素像化物機能は減少した。 との時第1段無異8の全ガス通過断面後にし める白金無難部の面積比は20多前後にしし、り 出ガス中の窒素酸化物機能が最も減少しし、り 結果が得られた。なか、この面積比が100多の 場合が従来法に相当で素酸化物はかよそ10,000 ppm出るととになり、これに相応する電のでを の機能を検知して、これに相応する電のでを の機能を検知して、これに相応するのの 変更を外部から導入させて、 ライト触数層で起こまた、ガス流量が1時 ライト触数層で起こまた、ガス流量が1時 ライトをがあつた。また、ガス流量が1時 ライトをがあった。また、ガス流量が1時 ライトをがあった。また、ガス流量が1時 ライトをがあった。また、ガス流量が1時 の機能はほぼ同一曲線上に乗つてかり、15い

(8)

素酸化物の量に応じてアンモニアを供給する装置も不用となり、さらにまた、別系統から供給するアンモニア貯蔵容器も不用となり、したがつて構造が単純化されているので、運転かよび 維持も容易になる等の多くの利点を有する。

#### 4. 数面の簡単な説明

第1因は本発明ガス浄化装置の偶断面図、 第2因は、第1象触鉄層のガス通過断面積に しめる酸化触鉄部の面積比とガス排出口からの 気流中の登案酸化物の最直の関係を示すグラフ を表わす。

1 ······ ガス流入口 2 ······ 加熱部 3 ······ 酸化触薬部 4 ·····・非触薬部 5 ·····・・第 2 設触薬層 6 ·····・・第 3 設触薬層 7 ······・・・・ オス終出口 8 ·····・・ 第 1 設験業局

特 許 出 服 人 トヨタ自動車工業株式会社 キャタラー工業株式会社

代理人 弁理士 夢 優 美

(月か1名)

(理

-

才 2 图

